Internationales Büro

INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation 6:

B01J 31/18, C07C 253/10, C07F 9/48

(11) Internationale Veröffentlichungsnummer: A1

(43) Internationales

Veröffentlichungsdatum:

16. Dezember 1999 (16.12.99)

WO 99/64155

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/EP99/03888

(22) Internationales Anmeldedatum:

4. Juni 1999 (04.06.99)

(81) Bestimmungsstaaten: AE, BR, CA, CN, CZ, ID, IN, JP, KR, MX, RU, SG, TR, US, europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL,

PT. SE).

(30) Prioritätsdaten:

198 25 212.9

5. Juni 1998 (05.06.98)

DE

Veröffentlicht

Mit internationalem Recherchenbericht.

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): BASF AK-TIENGESELLSCHAFT [DE/DE]; D-67056 Ludwigshafen (DE).

(72) Erfinder; und

- (75) Erfinder/Anmelder (nur für US): FISCHER, Jakob [DE/DE]; Blumenstrasse 19, D-85414 Kirchdorf (DE). SIEGEL, Wolfgang [DE/DE]; Goethestrasse 34b, D-67117 Limburgerhof (DE). KEITEL, Dagmar, Pascale [DE/DE]; Neuhofener Strasse 1, D-67117 Limburgerhof (DE). SIGGEL, Lorenz [US/DE]; Max-Reger-Strasse 30, D-69121 Heidelberg (DE).
- (74) Anwälte: KINZEBACH, W. usw.; Ludwigsplatz 4, D-67059 Ludwigshafen (DE).
- (54) Title: CATALYST COMPRISING A COMPLEX OF A METAL FROM SUBGROUP VIII BASED ON A BIDENTATE PHOSPHONITE LIGAND, AND METHOD FOR PRODUCING NITRILES
- (54) Bezeichnung: KATALYSATOR, UMFASSEND EINEN KOMPLEX EINES METALLS DER VIII. NEBENGRUPPE AUF BASIS EINES ZWEIZÄHNIGEN PHOSPHONITLIGANDEN UND VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON NITRILEN

(57) Abstract

The invention relates to a catalyst comprising at least one complex of a metal from subgroup VIII with at least one bidentate phosphonite ligand of general formula (I) or salts or mixtures therof, to a method for producing mixtures of monoolefinic C5-mononitriles, to a method for the catalysed isomerization of branched aliphatic monoalkene nitriles and to a method for producing adipodinitrile.

(57) Zusammenfassung

Die vorliegende Erfindung betrifft einen Katalysator, der wenigstens einen Komplex eines Metalls der VIII. Nebengruppe mit mindestens einem zweizähnigen Phosphonitliganden der allgemeinen Formel (I) oder Salze und Mischungen davon umfasst, ein Verfahren zur Herstellung von Gemischen monoolefinischer C5-Mononitrile, ein Verfahren zur katalytischen Isomerisierung verzweigter aliphatischer Monoalkennitrile und ein Verfahren zur Herstellung von Adipodinitril.

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

ł							
AL	Albanien	ES	Spanien	LS	Lesotho	SI	Slowenien
AM	Armenien	FI	Finnland	LT	Litauen	SK	Slowakei
AT	Österreich	FR	Frankreich	LU	Luxemburg	SN	Senegal
AU	Australien	GA	Gabun	LV	Lettland	SZ	Swasiland
AZ	Aserbaidschan	GB	Vereinigtes Königreich	MC	Monaco	TD	Tschad
BA	Bosnien-Herzegowina	GE	Georgien	MD	Republik Moldau	TG	Togo
ВВ	Barbados	GH	Ghana	MG	Madagaskar	TJ	Tadschikistan
BE	Belgien	GN	Guinea	MK	Die ehemalige jugoslawische	TM	Turkmenistan
BF	Burkina Faso	GR	Griechenland		Republik Mazedonien	TR	Türkei
BG	Bulgarien	HU	Ungarn	ML	Mali	TT	Trinidad und Tobago
BJ	Benin	IE	Irland	MN	Mongolei	UA	Ukraine
BR	Brasilien	IL	Israel	MR	Mauretanien	UG	Uganda
BY	Belarus	IS	Island	MW	Malawi	US	Vereinigte Staaten von
CA	Kanada	IT	Italien	MX	Mexiko		Amerika
CF	Zentralafrikanische Republik	JP	Japan	NE	Niger	UZ	Usbekistan
CG	Kongo	KE	Kenia	NL	Niederlande	VN	Vietnam
СН	Schweiz	KG	Kirgisistan	NO	Norwegen	YU	Jugoslawien
CI	Côte d'Ivoire	KP	Demokratische Volksrepublik	NZ	Neusceland	ZW	Zimbabwe
CM	Kamerun		Котеа	PL	Polen		
CN	China	KR	Republik Korea	PT	Portugal		
CU	Kuba	KZ	Kasachstan	RO	Rumänien		-
CZ	Tschechische Republik	LC	St. Lucia	RU	Russische Föderation		
DE	Deutschland	LÏ	Liechtenstein	SD	Sudan		
DK	Dänemark	LK	Sri Lanka	SE	Schweden		
EE	Estland	LR	Liberia	SG	Singapur		

Katalysator, umfassend einen Komplex eines Metalls der VIII. Nebengruppe auf Basis eines zweizähnigen Phosphonitliganden und Verfahren zur Herstellung von Nitrilen

5

Beschreibung

Die vorliegende Erfindung betrifft einen Katalysator, der einen Komplex eines Metalls der VIII. Nebengruppe umfasst, welcher min10 destens einen zweizähnigen Phosphonitliganden umfasst, ein Verfahren zur Herstellung von Gemischen monoolefinischer C5-Mononitrile und ein Verfahren zur Herstellung von Adipodinitril durch katalytische Hydrocyanierung in Gegenwart eines solchen Katalysators.

15

Zur großtechnischen Herstellung von Polyamiden besteht weltweit ein großer Bedarf an α,ω-Alkylendiaminen, welche dabei als ein wichtiges Ausgangsprodukt dienen. α,ω-Alkylendiamine, wie z. B. das Hexamethylendiamin, werden fast ausschließlich durch Hydrie-zung der entsprechenden Dinitrile gewonnen. Fast alle großtechnischen Wege zur Herstellung von Hexamethylendiamin sind daher im Wesentlichen Varianten der Herstellung des Adipodinitrils, von dem jährlich weltweit etwa 1,0 Mio. Tonnen produziert werden.

25 In K. Weissermel, H.-J. Arpe, Industrielle Organische Chemie, 4. Auflage, VCH Weinheim, S. 266 ff. sind vier prinzipiell unterschiedliche Routen zur Herstellung von Adipinsäuredinitril beschrieben, u. a. die direkte Hydrocyanierung von 1,3-Butadien mit Cyanwasserstoff. Nach dem letztgenannten Verfahren erhält man in 30 einer ersten Stufe durch Monoaddition ein Gemisch isomerer Pentennitrile, das in einer zweiten Stufe zu vorwiegend 3- und 4-Pentennitril isomerisiert wird. Anschließend wird in einer dritten Stufe durch anti-Markownikow-Cyanwasserstoffaddition an 4-Pentennitril das Adipinsäuredinitril gebildet.

35

In "Applied Homogeneous Catalysis with Organometalic Compounds", Bd. 1, VCH Weinheim, S. 465 ff. wird allgemein die heterogen und homogen katalysierte Addition von Cyanwasserstoff an Olefine beschrieben. Dabei werden vor allem Katalysatoren auf Basis von 40 Phosphin-, Phosphit- und Phosphinit-Komplexen des Nickels und Palladiums verwendet. Zur Herstellung von Adipinsäuredinitril durch Hydrocyanierung von Butadien werden vorwiegend Nickel(0)-Phosphitkatalysatoren, ggf. in Gegenwart einer Lewis-Säure als Promotor verwendet.

In J. Chem. Soc., Chem. Commun., 1991, S. 1292, werden chirale Aryldiphosphite als Liganden für Hydrocyanierungskatalysatoren beschrieben. Bei diesen Liganden ist die Phosphitgruppe über zwei ihrer Sauerstoffatome an die 3- und 3'-Positionen einer 2,2'-Bi- naphthyleinheit gebunden, mit der sie so einen 7-gliedrigen Heterocyclus bildet. Zusätzlich können zwei dieser Heterocyclen ebenfalls über eine 2,2'-Binaphthyleinheit zu einem zweizähnigen Chelatliganden verknüpft sein. In J. Chem. Soc., Chem. Commun., 1991, S. 803 f., werden dazu analoge Chelatdiphosphit-Komplexe von Nickel(0) und Platin(0) beschrieben, wobei als verbrückende Gruppe anstelle einer 2,2'-Binaphthyleinheit eine 2,2'-Biphenyleinheit eingesetzt wird.

Die US-A-5,449,807 beschreibt ein Verfahren zur Gasphasenhydro15 cyanierung von Diolefinen in Gegenwart eines geträgerten Nickelkatalysators auf Basis wenigstens eines zweizähnigen Phosphitliganden, wobei die beiden Phosphitgruppen durch eine unsubstituierte oder substituierte 2,2'-Biphenylgruppe verbrückt sind.
Die US-A-5,440,067 beschreibt ein Verfahren zur Gasphasenisomeri20 sierung von 2-Alkyl-3-monoalkennitrilen zu linearen 3- und/oder
4-Monoalkennitrilen in Gegenwart der in der US-A-5,449,807 beschriebenen Katalysatoren.

Die WO 95/14659 beschreibt ein Verfahren zur Hydrocyanierung von 25 Monoolefinen, wobei Katalysatoren auf Basis von nullwertigem Nickel und zweizähnigen Phosphitliganden eingesetzt werden. Bei diesen Liganden sind die Phosphitgruppen zusammen mit zwei ihrer Sauerstoffatome Teil eines Aryl-anellierten 7-gliedrigen Heterocyclus. Je zwei dieser Phosphitgruppen sind dann über die Sauerstoffatome, die nicht Teil des Heterocyclus sind, durch Arylanellierte Alkylengruppen verbrückt.

Die US-A-5,512,695 beschreibt ebenfalls ein Verfahren zur Hydrocyanierung von Monoolefinen in Gegenwart eines Nickelkatalysa-35 tors, der einen zweizähnigen Phosphitliganden umfasst.

Die WO 96/11182 beschreibt ein Verfahren zur Hydrocyanierung in Gegenwart eines Nickelkatalysators auf Basis eines zwei- oder mehrzähnigen Phosphitliganden, bei dem die Phosphitgruppen nicht 40 Bestandteil eines Heterocyclus sind. Die zur Verbrückung der Phosphitgruppen eingesetzten Gruppen entsprechen den in der WO 95/14659 beschriebenen.

Die US-A-5,523,453 beschreibt ein Verfahren zur Hydrocyanierung 45 in Gegenwart eines Nickelkatalysators auf Basis eines zweizähnigen Liganden, der mindestens eine Phosphinitgruppe und eine weitere phosphorhaltige Gruppe, die ausgewählt ist unter PhosphiniWO 99/64155 PCT/EP99/03888

3

ten und Phosphiten, umfasst. Die beiden phosphorhaltigen Gruppen dieser zweizähnigen Liganden sind wiederum über Aryl-anellierte Gruppen verbrückt. Die WO 97/23446 beschreibt ein Verfahren zur Hydrocyanierung von Diolefinen sowie zur Isomerisierung von 2-Al-5 kyl-3-monoalkennitrilen in Gegenwart von Katalysatoren, die den in der US-A-5,523,453 beschriebenen entsprechen.

Die WO 96/22968 beschreibt ebenfalls ein Verfahren zur Hydrocyanierung diolefinischer Verbindungen und zur Isomerisierung der 10 resultierenden, nichtkonjugierten 2-Alkyl-3-monoalkennitrile, wobei ein Nickel(0)-Katalysator auf Basis eines mehrzähnigen Phosphitiganden in Gegenwart einer Lewis-Säure als Promotor eingesetzt wird. Die Phosphitgruppen dieser mehrzähnigen Liganden sind dabei wiederum Bestandteile von Aryl-anellierten Heterocyclen und 15 gegebenenfalls über Aryl-anellierte Gruppen verbrückt.

Keine der zuvor genannten Literaturstellen beschreibt Hydrocyanierungskatalysatoren auf Basis von Phosphonitliganden. Insbesondere werden keine Katalysatoren auf Basis von zweizähnigen Che-20 latphosphoniten beschrieben.

Die US-A 3,766,237 beschreibt ein Verfahren zur Hydrocyanierung ethylenisch ungesättigter Verbindungen, welche weitere funktionelle Gruppen, wie z.B. Nitrile, aufweisen können, in Gegenwart eines Nickelkatalysators. Diese Nickelkatalysatoren tragen vier Liganden der allgemeinen Formel M(X,Y,Z), wobei X, Y und Z unabhängig voneinander für einen Rest R oder OR stehen und R ausgewählt ist unter Alkyl- und Arylgruppen mit bis zu 18 Kohlenstoffatomen. Dabei werden jedoch nur Phosphine und Phosphite explizit genannt und in den Beispielen für die Hydrocyanierung eingesetzt. Dagegen ist nicht offenbart, daß Phosphonite als Liganden für Nickel(0)-Hydrocyanierungskatalysatoren eingesetzt werden können. Insbesondere werden keine zweizähnigen Chelatphosphonitliganden beschrieben.

35

Der vorliegenden Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, neue Katalysatoren auf Basis eines Metalls der VIII. Nebengruppe zur Verfügung zu stellen. Diese sollen vorzugsweise bei der Hydrocyanierung von 1,3-Butadien und 1,3-Butadien-haltigen Kohlenwasser40 stoffgemischen eine gute Selektivität und eine gute katalytische Aktivität aufweisen. Bevorzugt sollen sie sich auch zur katalytischen Isomerisierung von Monoalkennitrilen und zur Zweitaddition von Cyanwasserstoff an diese, z. B. zur Herstellung von Adipodinitril, eignen.

Überraschenderweise wurden nun Katalysatoren auf Basis eines Metalls der VIII. Nebengruppe gefunden, welche mindestens einen zweizähnigen Phosphonitliganden umfassen.

5 Gegenstand der Erfindung ist daher ein Katalysator, umfassend einen Komplex eines Metalls der VIII. Nebengruppe, mit einem zweizähnigen Phosphonitliganden der allgemeinen Formel I

10
$$R^{1}$$
 $O-P-OR^{2}$
 R^{1}
 $O-P-OR^{2}$
 R^{1}

worin

15

für eine C2- bis C7-Alkylenbrücke steht, die 1, 2 oder 3 Dop-A pelbindungen und/oder 1, 2 oder 3 Substituenten, die ausge-20 wählt sind unter Alkyl, Cycloalkyl und Aryl, aufweisen kann, wobei der Arylsubstituent zusätzlich 1, 2 oder 3 Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Alkoxycarbonyl oder Cyano, tragen kann, und/oder die C2- bis C7-Alkylenbrücke durch 1, 2 oder 3 nicht 25 benachbarte, gegebenenfalls substituierte Heteroatome unterbrochen sein kann, und/oder die C2- bis C7-Alkylenbrücke ein-, zwei- oder dreifach mit Aryl und/oder Hetaryl anelliert sein kann, wobei die anellierten Aryl- und Hetarylgruppen je 1, 2 oder 3 Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Cyclo-30 alkyl, Aryl, Alkoxy, Cycloalkoxy, Aryloxy, Acyl, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Cyano, Carboxyl, Alkoxycarbonyl oder NE¹E², tragen können, wobei E¹ und E² gleich oder verschieden sein können und für Alkyl, Cycloalkyl oder Aryl stehen,

- R¹ und R¹ unabhängig voneinander für Alkyl, Cycloalkyl, Aryl oder Hetaryl stehen, welche je 1, 2 oder 3 Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Cycloalkyl und Aryl, tragen können,
- 40 R² und R² unabhängig voneinander für Alkyl, Cycloalkyl, Aryl oder Hetaryl stehen, wobei die Aryl- und Hetarylgruppen je 1, 2 oder 3 Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Cycloalkyl, Aryl, Alkoxy, Cycloalkoxy, Aryloxy, Acyl, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Cyano, Carboxyl, Alkoxycarbonyl oder NE¹E², tragen können, wobei E¹ und E² die zuvor angegebenen Bedeutungen besitzen können,

oder Salze und Mischungen davon.

Im Rahmen der vorliegenden Erfindung umfasst der Ausdruck 'Alkyl'
geradkettige und verzweigte Alkylgruppen. Vorzugsweise handelt es
5 sich dabei um geradkettige oder verzweigte C₁-C₈-Alkyl-, bevorzugter C₁-C₆-Alkyl- und besonders bevorzugt C₁-C₄-Alkylgruppen. Beispiele für Alkylgruppen sind insbesondere Methyl, Ethyl, Propyl,
Isopropyl, n-Butyl, 2-Butyl, sec.-Butyl, tert.-Butyl, n-Pentyl,
2-Pentyl, 2-Methylbutyl, 3-Methylbutyl, 1,2-Dimethylpropyl,
10 1,1-Dimethylpropyl, 2,2-Dimethylpropyl, 1-Ethylpropyl, n-Hexyl,
2-Hexyl, 2-Methylpentyl, 3-Methylpentyl, 4-Methylpentyl, 1,2-Dimethylbutyl, 1,3-Dimethylbutyl, 2,3-Dimethylbutyl, 1,1-Dimethylbutyl, 2,2-Dimethylbutyl, 3,3-Dimethylbutyl, 1,1,2-Trimethylpropyl, 1,2,2-Trimethylpropyl, 1-Ethylbutyl, 2-Ethylbutyl, 1-Ethyl15 2-methylpropyl, n-Heptyl, 2-Heptyl, 3-Heptyl, 2-Ethylpentyl,
1-Propylbutyl, Octyl.

Bei der Cycloalkylgruppe handelt es sich vorzugsweise um eine C_5-C_7-C ycloalkylgruppe, wie Cyclopentyl, Cyclohexyl oder Cycloheptyl.

Wenn die Cycloalkylgruppe substituiert ist, weist sie vorzugsweise 1, 2, 3, 4 oder 5, insbesondere 1, 2 oder 3 Substituenten, ausgewählt unter Alkyl, Alkoxy, Halogen oder Trifluormethyl, auf.

Aryl steht vorzugsweise für Phenyl, Tolyl, Xylyl, Mesityl, Naphthyl, Anthracenyl, Phenanthrenyl, Naphthacenyl und insbesondere für Phenyl oder Naphthyl. Wenn die Arylgruppe substituiert ist, so weist sie bevorzugt 1, 2, 3, 4 oder 5, besonders bevorzugt 1, 30 2 oder 3 und speziell 1 oder 2 Substituenten in beliebigen Positionen auf.

Hetaryl steht vorzugsweise für Pyridyl, Chinolinyl, Acridinyl, Pyridazinyl, Pyrimidinyl oder Pyrazinyl.

Substituierte Hetarylreste weisen vorzugsweise 1, 2 oder 3 Substituenten, ausgewählt unter Alkyl, Alkoxy, Halogen oder Trifluormethyl auf.

40 Die obigen Ausführungen zu Alkyl-, Cycloalkyl- und Arylresten gelten entsprechend für Alkoxy-, Cycloalkyloxy- und Aryloxyreste.

Die Reste NE¹E² stehen vorzugsweise für N,N-Dimethyl, N,N-Diethyl, N,N-Dipropyl, N,N-Diisopropyl, N,N-Di-n-butyl, N,N-Di-tert.-bu-45 tyl, N,N-Dicyclohexyl oder N,N-Diphenyl. Halogen steht für Fluor, Chlor, Brom und Iod, bevorzugt für Fluor und Chlor.

Bei den Phosphonitliganden der allgemeinen Formel I sind die Re-5 ste R¹ und R² bzw. R¹' und R²' nicht miteinander verbrückt.

Der Rest A steht vorzugsweise für eine C₂- bis C₇-Alkylenbrücke, die 1-, 2- oder 3fach mit Aryl anelliert ist und die zusätzlich einen Substituenten, der ausgewählt ist unter Alkyl, Cycloalkyl 10 und gegebenenfalls substituiertem Aryl, aufweisen kann und/oder die zusätzlich durch ein gegebenenfalls substituiertes Heteroatom unterbrochen sein kann.

Bei den anellierten Arylen der Reste A handelt es sich bevorzugt 15 um Benzol oder Naphthalin. Anellierte Benzolringe sind vorzugsweise unsubstituiert oder weisen 1, 2 oder 3, insbesondere 1 oder 2 Substituenten auf, die ausgewählt sind unter Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Carboxyl, Alkoxycarbonyl und Cyano. Anellierte Naphthaline sind vorzugsweise unsubstituiert oder wei-20 sen im nicht anellierten Ring und/oder im anellierten Ring jeweils 1, 2 oder 3, insbesondere 1 oder 2 der zuvor bei den anellierten Benzolringen genannten Substituenten auf. Anellierte Naphthaline, die im anellierten Ring substituiert sind, weisen vorzugsweise einen Substituenten in ortho-Position zur Phospho-25 nitgruppe auf. Dieser steht dann bevorzugt für Alkyl oder Alkoxycarbonyl. Bei den Substituenten der anellierten Aryle steht Alkyl vorzugsweise für C1- bis C4-Alkyl und insbesondere für Methyl, Isopropyl und tert.-Butyl. Alkoxy steht dabei vorzugsweise für C1bis C_4 -Alkoxy und insbesondere für Methoxy. Alkoxycarbonyl steht 30 vorzugsweise für C_1 - bis C_4 -Alkoxycarbonyl. Halogen steht dabei insbesondere für Fluor und Chlor.

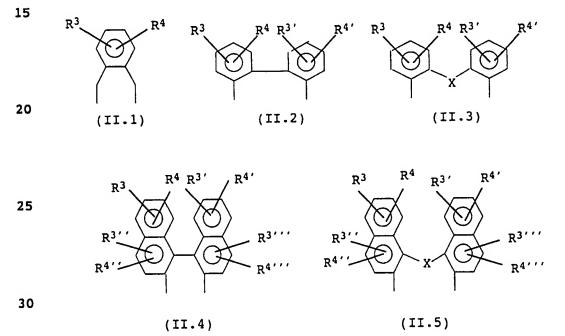
Wenn die C₂- bis C₇-Alkylenbrücke des Restes A durch 1, 2 oder 3, gegebenenfalls substituierte Heteroatome unterbrochen ist, so 35 sind diese ausgewählt unter O, S oder NR⁵, wobei R⁵ für Alkyl, Cycloalkyl oder Aryl steht. Vorzugsweise ist die C₂- bis C₇-Alkylenbrücke des Restes A durch ein gegebenenfalls substituiertes Heteroatom unterbrochen.

40 Wenn die C₂- bis C₇-Alkylenbrücke des Restes A substituiert ist, so weist sie 1, 2 oder 3, insbesondere 1 Substituenten auf, der/die ausgewählt ist/sind unter Alkyl, Cycloalkyl und Aryl, wobei der Arylsubstituent zusätzlich 1, 2 oder 3 Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Ni-tro, Alkoxycarbonyl und Cyano, tragen kann. Vorzugsweise weist die Alkylenbrücke A einen Substituenten auf, der ausgewählt ist unter Methyl, Ethyl, Isopropyl, Phenyl, p-(C₁- bis C₄-Alkyl)phe-

nyl, bevorzugt p-Methylphenyl, p- $(C_1$ - bis C_4 -Alkoxy)phenyl, bevorzugt p-Methoxyphenyl, p-Halogenphenyl, bevorzugt p-Chlorphenyl und p-Trifluormethylphenyl.

5 Vorzugsweise steht der Rest A für eine C₄- bis C₇-Alkylenbrücke, die wie zuvor beschrieben anelliert und/oder substituiert und/oder durch gegebenenfalls substituierte Heteroatome unterbrochen ist. Insbesondere steht der Rest A für eine C₄- bis C₅-Alkylen-brücke, die ein- oder zweifach mit Phenyl und/oder Naphthyl anelliert ist, wobei die Phenyl- oder Naphthylgruppen 1, 2 oder 3, insbesondere 1 oder 2 der zuvor genannten Substituenten tragen können.

Insbesondere steht A für einen Rest der Formeln II.1 bis II.5



worin

40

35 X für O, S, NR^5 steht, wobei R^5 für Alkyl, Cycloalkyl oder Aryl steht,

oder X für eine C₁- bis C₃-Alkylenbrücke steht, die eine Doppelbindung und/oder einen Alkyl-, Cycloalkyl- oder Arylsubstituenten aufweisen kann, wobei der Arylsubstituent 1, 2 oder 3 Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Alkoxycarbonyl oder Cyano, tragen kann,

oder X für eine C_2 - bis C_3 -Alkylenbrücke steht, die durch O, S oder NR^5 unterbrochen ist,

R³, R³'', R³''', R⁴, R⁴', R⁴'' und R⁴''' unabhängig voneinander für Wasserstoff, Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Alkoxycarbonyl oder Cyano stehen.

5 Vorzugsweise steht A für einen Rest der Formel II.1, worin \mathbb{R}^3 und \mathbb{R}^4 für Wasserstoff stehen.

Vorzugsweise steht A für einen Rest der Formel II.2a

10

$$\mathbb{R}^{3}$$

$$(II.2a)$$

15

worin

 R^3 für Wasserstoff oder C_1 - bis C_4 -Alkyl, bevorzugt Methyl, Iso-20 propyl oder tert.-Butyl, steht,

 R^4 für Wasserstoff, C_1 - bis C_4 -Alkyl, bevorzugt Methyl, Isopropyl oder tert.-Butyl, C_1 - bis C_4 -Alkoxy, bevorzugt Methoxy, Fluor, Chlor oder Trifluormethyl, steht.

25

Vorzugsweise steht A für einen Rest der Formel II.3a

$$\mathbb{R}^3$$
 \mathbb{R}^9
 \mathbb{R}^3
 \mathbb{R}^3
 \mathbb{R}^3
 \mathbb{R}^3

30

35 worin

- ${\bf R}^3$ und ${\bf R}^4$ die zuvor bei der Formel II.2a angegebenen Bedeutungen besitzen,
- 40 R^9 für Wasserstoff, C_1 bis C_4 -Alkyl, bevorzugt Methyl oder Ethyl, Phenyl, p- $(C_1$ bis C_4 -Alkoxy)phenyl, bevorzugt p-Methoxyphenyl, p-Fluorphenyl, p-Chlorphenyl oder p-(Trifluorme-thyl)phenyl steht.
- 45 Vorzugsweise steht A für einen Rest der Formel II.4, worin R^3 , R^3 ', R^3 '', R^3 ''', R^4 '', R^4 '' und R^4 ''' für Wasserstoff stehen.

Vorzugsweise steht A für einen Rest der Formel II.4, worin R³, R³', R⁴, R⁴' und R⁴'' für Wasserstoff stehen und die Reste R³'' und R³'' unabhängig voneinander für Alkoxycarbonyl, bevorzugt Methoxy-, Ethoxy-, n-Propyloxy- oder Isopropyloxycarbonyl, ste-5 hen. Insbesondere stehen die Reste R³'' und R³''' in ortho-Position zur Phosphonitgruppe.

Vorzugsweise steht A für einen Rest der Formel II.5, worin R^3 , R^3 '', R^3 ''', R^4 ''', R^4 '' und R^4 ''' für Wasserstoff stehen und X 10 für CR^9 steht, wobei R^9 die zuvor angegebenen Bedeutungen besitzt.

Vorzugsweise steht A für einen Rest der Formel II.5, worin R³, R³', R⁴', R⁴'' und R⁴''' für Wasserstoff stehen, X für CR⁹ steht und die Reste R³'' und R³''' unabhängig voneinander für Alkoxycar-15 bonyl, bevorzugt Methoxy-, Ethoxy-, n-Propyloxy- oder Isopropyloxycarbonyl, stehen. Insbesondere stehen die Reste R³'' und R³''' in ortho-Position zur Phosphonitgruppe.

Vorzugsweise stehen in der Formel I die Reste R¹ und R¹' unabhän-20 gig voneinander für Alkyl oder Aryl, insbesondere Phenyl, 1-Naphthyl oder 2-Naphthyl.

Vorzugsweise stehen R² und R²' unabhängig voneinander für Phenylsubstituenten, die gegebenenfalls 1 oder 2 Substituenten, die 25 ausgewählt sind unter Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Cyano, Alkoxycarbonyl oder Carboxyl, tragen können.

Nach einer bevorzugten Ausführungsform ist der Phosphonitligand der Formel I ausgewählt unter Liganden der Formeln Ia bis Ic

15

wobei in der Formel Ia die Substituenten ${\ensuremath{R}}^3$, ${\ensuremath{R}}^4$, ${\ensuremath{R}}^7$ und ${\ensuremath{R}}^8$ die 30 folgenden Bedeutungen besitzen:

	R ³	R ⁴	R ⁷	R ⁸
	H	Н	H	Н
	tertButyl	Methyl	Н	H
5	tertButyl	Methoxy	Н	н
	Н	H	Methyl	H
	Н	Н	Ethyl	Н
	Н	Н	Isopropyl	Н
)	Н	H	tertButyl	Н
-	Н	Cl	н	Н
	H	CF ₃	Н	Н
	Н	Н	Methyl	Methoxy

11

in der Formel Ib die Substituenten R^4 , R^7 , R^8 und R^9 die folgenden Bedeutungen besitzen:

	R ⁴	R ⁷	R ⁸	R ⁹
5	н	Н	Н	Н
	Cl	Н	Н	н
	Methoxy	H	H	Н
	Н	Н	H	Phenyl
10	H	Methyl	Н	н
10	Н	Methyl	Methoxy	H
	Н	Methyl	Methoxy	Phenyl

in der Formel Ic die Substituenten \mathbb{R}^7 und \mathbb{R}^8 die folgenden Bedeu15 tungen besitzen:

	R ⁷	R ⁸
	Н	Н
	Methyl	Н
20	Ethyl	Н
	Isopropyl	н
	tert.Butyl	н
	Methyl	Methoxy
25	i-Propyl	Н
	i-Propyl	Methoxy
	Н	Cl
	Н	CF ₃

30
Ein weiterer Gegenstand der Erfindung sind Phosphonitliganden der allgemeinen Formel I

35
$$\begin{array}{c}
R^{1} \\
\downarrow \\
O-P-OR^{2}
\end{array}$$

$$\begin{array}{c}
\downarrow \\
\downarrow \\
R^{1}
\end{array}$$
(I)

40

wie zuvor definiert, worin

R² und R²' unabhängig voneinander für Alkyl, Cycloalkyl, Aryl oder
Hetaryl stehen, wobei die Aryl- und Hetarylgruppen je 1 oder
2 Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Cycloalkyl,
Aryl, Alkoxy, Cycloalkoxy, Aryloxy, Acyl, Halogen, Trifluor-

methyl, Nitro, Cyano, Carboxyl, Alkoxycarbonyl oder NE1E2, tragen können, wobei E1 und E2 gleich oder verschieden sein können und für Alkyl, Cycloalkyl oder Aryl stehen.

5 Bevorzugt stehen R2 und R2' unabhängig voneinander für Phenylgruppen, die 1 oder 2 der zuvor genannten Substituenten tragen können.

Die erfindungsgemäßen Katalysatoren können einen oder mehrere der 10 Phosphonitliganden der allgemeinen Formel I aufweisen. Zusätzlich zu den zuvor beschriebenen Liganden der allgemeinen Formel I können sie noch wenigstens einen weiteren Liganden, der ausgewählt ist unter Cyanid, Halogeniden, Aminen, Carboxylaten, Acetylaceton, Aryl- oder Alkylsulfonaten, Hydrid, CO, Olefinen, Dienen, 15 Cycloolefinen, Nitrilen, N-haltigen Heterocyclen, Aromaten und Heteroaromaten, Ethern, PF3 sowie ein-, zwei- und mehrzähnigen Phosphin-, Phosphinit-, Phosphonit- und Phosphitliganden aufweisen. Diese weiteren Liganden können ebenfalls ein-, zwei- oder mehrzähnig sein und an das Metall der VIII. Nebengruppe koordi-20 nieren. Geeignete weitere phosphorhaltige Liganden sind z. B. die zuvor als Stand der Technik beschriebenen Phosphin-, Phosphinitund Phosphitliganden.

Bevorzugt handelt es sich bei dem Metall der VIII. Nebengruppe um 25 Cobalt, Rhodium, Ruthenium, Palladium oder Nickel. Werden die erfindungsgemäßen Katalysatoren zur Hydrocyanierung eingesetzt, so handelt es sich bei dem Metall der VIII. Nebengruppe insbesondere um Nickel.

- 30 Zur Herstellung der in den erfindungsgemäßen Katalysatoren eingesetzten Phosphonitliganden der allgemeinen Formel I kann man gemäß dem folgenden Schema zunächst eine Dihalogenphosphor(III)verbindung III, worin R1 (bzw. R1') die zuvor angegebenen Bedeutungen besitzt, mit einem Monoalkohol IV, worin R2 (bzw. R2') die zuvor
- 35 angegebenen Bedeutungen besitzt, zu einer Verbindung der Formel V umsetzen. Gewünschtenfalls kann diese Verbindung V vor der weiteren Umsetzung nach bekannten Verfahren isoliert und/oder gereinigt werden, z. B. durch Destillation. Die Verbindung V wird dann mit einem Diol der Formel VI zu den zweizähnigen Phosphonitligan-
- 40 den der Formel (I) umgesetzt. Für den Fall, dass in der Formel (I) $R^1 = R^{1'}$ und $R^2 = R^{2'}$ ist, können zwei Äquivalente der Formel V in einer einstufigen Reaktion mit einem Äquivalent der Formel VI umgesetzt werden. Ansonsten wird zunächst ein Äquivalent der Formel V mit einem Äquivalent der Formel VI umgesetzt und nach Bil-
- 45 dung des Monokondensationsproduktes wird eine zweite Verbindung der Formel (V) Cl-PR1'-OR2' zugegeben und weiter zu dem Phosphonit der Formel (I) umgesetzt.

15

Bei der Verbindung der Formel (III) handelt es sich bevorzugt um eine Dichlorphosphor(III) verbindung. Geeignete Verbindungen mit den zuvor genannten Resten \mathbb{R}^1 sind bekannt. Wenn z. B. \mathbb{R}^1 für Phenyl steht, so handelt es sich um Dichlorphenylphosphin.

20

45

Geeignete Alkohole der Formel IV, worin R² die zuvor angegebenen Bedeutungen besitzt, sind ebenfalls bekannt. Geeignete aromatische Alkohole der Formel HOR² sind z. B. 2-tert-Butyl-4-methylphenol, 2-Isopropylphenol, 2-tert-Butylphenol, 4-tert-Butylphe-25 nol, 2,6-Di-tert-butyl-4-methylphenol, 2,4-Di-tert-butylphenol, 2,6-Di-tert-butylphenol, 2,4-Dimethylphenol, 2,5-Dimethylphenol, 2,6-Dimethylphenol, 3,4-Dimethylphenol, 3,5-Dimethylphenol, 2-Ethylphenol, 3-Ethylphenol, 4-Ethylphenol, 5-Isopropyl-2-methylphenol, m-Kresol, o-Kresol, p-Kresol, 1-Naphthol, 2-Naphthol, 30 Phenol, 1-Brom-2-naphthol, 3-Bromphenol, 5-Chlorchinolin-8-ol, 4-Chlor-3,5-dimethylphenol, 2-Chlor-5-methylphenol, 4-Chlor-3-methylphenol, 2-Chlor-6-nitrophenol, 2-Clorphenol, 3-Chlorphenol, 4-Chlorphenol, 4-Chlorresorcin, 2,3-Dichlorphenol, 2,4-Dichlorphenol, 2,5-Dichlorphenol, 2,6-Dichlorphenol, 3,4-Dichlorphenol, 35 2-Fluorphenol, 3-Fluorphenol, 4-Fluorphenol, 3-Methyl-4-nitrophenol, 3-Isopropyl-4-nitrophenol, 3-Isopropyl-4-nitrophenol, 2-Nitroanisol, 4-Nitrobrenzcatechin, 2-Nitrophenol, 3-Nitrophenol, 2-Methoxy-3-methylphenol, 2-Methoxy-4-methylphenol, 2-Methoxyphenol, 3-Methoxyphenol, 4-Methoxyphenol. Bevorzugte Alkohole der 40 Formel HOR1 sind 2-Isopropylphenol, 2,6-Di-tert-butyl-4-methylphenol, 2,4-Di-tert-butylphenol, 2,6-Di-tert-butylphenol, Phenol, 2-Fluorphenol, 3-Fluorphenol, 4-Fluorphenol, 4-Nitrobrenzcatechin, 2-Methoxy-4-methylphenol, 2-Trifluormethylphenol, 3,5-Bis(trifluormethyl)phenol, 4-Cyanophenol, etc.

Geeignete Alkohole der Formel HO-A-OH, worin A die zuvor angegebenen Bedeutungen besitzt, sind bekannt. Dazu zählen z. B. Biphenyl-2,2'-Diol und Binaphthyl-2,2'-Diol. Weitere geeignete Diole werden in der US-A-5,312,996, Sp. 19 genannt, auf die hier Bezug genommen wird.

Sowohl die Umsetzung der Verbindung (III) mit (IV) zu (V) als auch die weitere Umsetzung zu den zweizähnigen Phosphonitliganden der allgemeinen Formel (I) verläuft im Allgemeinen bei einer er10 höhten Temperatur im Bereich von etwa 40 bis etwa 200 °C. Beide Umsetzungen können in Gegenwart einer Base, z. B. einem aliphatischen Amin, wie Diethylamin, Propylamin, Dibutylamin, Trimethylamin, Tripropylamin und vorzugsweise Triethylamin oder Pyridin erfolgen. Bevorzugt erfolgt die Halogenwasserstoffabspaltung im ersten Reaktionsschritt rein thermisch.

Vorteilhafterweise gelingt die Herstellung der erfindungsgemäß eingesetzten Phosphonitliganden der Formel I ohne Verwendung von Magnesium- oder Lithium-organischen Verbindungen. Die einfache 20 Reaktionssequenz erlaubt eine breite Variationsmöglichkeit der Liganden. Die Darstellung gelingt somit effizient und ökonomisch aus leicht zugängigen Edukten.

Zur Herstellung der erfindungsgemäßen Katalysatoren kann man min25 destens einen Phosphonitliganden der Formel I mit einem Metall
der VIII. Nebengruppe, z. B. Nickel, oder mit einer Verbindung
des Metalls in Gegenwart eines Reduktionsmittels oder einem Komplex des Metalls jeweils in einem inerten Lösungsmittel zur Reaktion bringen. Geeignete Nickelverbindungen sind dabei z. B. Ver30 bindungen, in denen das Übergangsmetall eine Oxidationsstufe höher als O einnimmt, und die bei der Umsetzung mit dem Phosphonitliganden der Formel I, gegebenenfalls in Gegenwart eines geeigneten Reduktionsmittels, in situ reduziert werden. Dazu zählen
z. B. die Halogenide, bevorzugt die Chloride, und die Acetate der
35 zuvor genannten Übergangsmetalle. Dabei wird bevorzugt NiCl2 eingesetzt. Geeignete Reduktionsmittel sind z. B. Metalle, bevorzugt
Alkalimetalle, wie Na und K, Aluminium, Zink sowie Trialkylaluminiumverbindungen.

40 Werden zur Herstellung der Phosphonit-Nickel(0)-Komplexe bereits Komplexverbindungen des Übergangsmetalls eingesetzt, so liegt in diesen das Übergangsmetall vorzugsweise bereits nullwertig vor. Bevorzugt werden zur Herstellung Komplexe mit Liganden eingesetzt, die den zuvor genannten, zusätzlichen Liganden der erfindungsgemäßen Komplexe entsprechen. In diesem Falle erfolgt die

WO 99/64155 PCT/EP99/03888

15

Herstellung durch teilweisen oder vollständigen Ligandenaustausch mit den zuvor beschriebenen Phosphonitliganden der Formel I.

Bevorzugt ist der Nickelkomplex Bis(1,5-cyclooctadien)nickel(0).

5

Geeignete inerte Lösungsmittel zur Herstellung der Nickel(0)-Komplexe sind beispielsweise Aromaten, wie Benzol, Toluol, Ethylbenzol, Chlorbenzol, Ether, vorzugsweise Diethylether und Tetrahydrofuran, oder Halogenalkane, beispielsweise Dichlormethan, Chloroform, Dichlorethan und Trichlorethan. Geeignete Lösungsmittel sind auch die flüssigen Edukte und/oder Produkte der katalysierten Reaktion. Die Temperatur liegt dabei in einem Bereich von -70 °C bis 150 °C, vorzugsweise von 0 °C bis 100 °C, besonders bevorzugt etwa bei Raumtemperatur.

15

Wird zur Herstellung der Phosphonit-Nickel(0)-Komplexe elementares Nickel eingesetzt, so liegt dieses vorzugsweise als Pulver vor. Die Umsetzung von Nickel und Phosphonitligand erfolgt vorzugsweise in einem Produkt der katalysierten Reaktion, wie der

20 Hydrocyanierungsreaktion, als Lösungsmittel, z.B. in einem Gemisch monoolefinischer C₅-Mononitrile oder bevorzugt in 3-Pentennitril oder 2-Methyl-3-butennitril. Gegebenenfalls kann auch der Ligand als Lösungsmittel eingesetzt werden. Die Temperatur liegt in einem Bereich von etwa 0 bis 150 °C, bevorzugt 60 bis 100 °C.

25

- Vorzugsweise liegt das Molmengenverhältnis von Metall der VIII. Nebengruppe zu zweizähnigem Phosphonitliganden in einem Bereich von etwa 1:1 bis 1:5, bevorzugt 1:1 bis 1:3.
- 30 Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Gemischen monoolefinischer C5-Mononitrile mit nichtkonjugierter C=C- und C≡N-Bindung durch katalytische Hydrocyanierung von Butadien oder eines 1,3-Butadien-haltigen Kohlenwasserstoffgemisches, das dadurch gekennzeichnet ist, dass die Hydro-
- 35 cyanierung in Gegenwart mindestens eines der zuvor beschriebenen erfindungsgemäßen Katalysatoren erfolgt.

Zur Herstellung von Gemischen monoolefinischer C₅-Mononitrile, die z.B. 3-Pentennitril und 2-Methyl-3-butennitril enthalten und die 40 als Zwischenprodukte für die Weiterverarbeitung zu Adipodinitril geeignet sind, kann man reines Butadien oder 1,3-Butadien-haltige Kohlenwasserstoffgemische einsetzen.

Wird nach dem erfindungsgemäßen Verfahren ein Kohlenwasserstoffgemisch eingesetzt, so weist dieses einen 1,3-Butadien-Gehalt von mindestens 10 Vol.-%, bevorzugt mindestens 25 Vol.-%, insbesondere mindestens 40 Vol.-%, auf.

5

1,3-Butadien-haltige Kohlenwasserstoffgemische sind in großtechnischem Maßstab erhältlich. So fällt z.B. bei der Aufarbeitung von Erdöl durch Steamcracken von Naphtha ein als C4-Schnitt bezeichnetes Kohlenwasserstoffgemisch mit einem hohen Gesamtolefinanteil an, wobei etwa 40 % auf 1,3-Butadien und der Rest auf Monoolefine und mehrfach ungesättigte Kohlenwasserstoffe sowie Alkane entfällt. Diese Ströme enthalten immer auch geringe Anteile von im Allgemeinen bis zu 5 % an Alkinen, 1,2-Dienen und Vinylacetylen.

15

Reines 1,3-Butadien kann z.B. durch extraktive Destillation aus technisch erhältlichen Kohlenwasserstoffgemischen isoliert werden.

20 C₄-Schnitte werden gegebenenfalls vor der Hydrocyanierung von Alkinen, wie z. B. Propin oder Butin, von 1,2-Dienen, wie z. B. Propadien, und von Alkeninen, wie z. B. Vinylacetylen, im Wesentlichen befreit. Ansonsten werden u. U. Produkte erhalten, bei denen eine C=C-Doppelbindung in Konjugation mit der C≡N-Bindung steht. Diese können u. U. als Katalysatorgifte für den ersten Reaktionsschritt der Adipinsäureherstellung, die Monoaddition von Cyanwasserstoff, wirken.

Daher entfernt man gegebenenfalls aus dem Kohlenwasserstoffge30 misch solche Komponenten teilweise oder vollständig, die bei katalytischer Hydrocyanierung Katalysatorgifte ergeben können, insbesondere Alkine, 1,2-Diene und Gemische davon. Zur Entfernung
dieser Komponenten wird der C4-Schnitt vor der Addition von Cyanwasserstoff einer katalytischen Teilhydrierung unterzogen. Diese
35 Teilhydrierung erfolgt in Gegenwart eines Hydrierungskatalysators, der befähigt ist, Alkine und 1,2-Diene selektiv neben anderen Dienen und Monoolefinen zu hydrieren.

Geeignete heterogene Katalysatorsysteme für die selektive Hydrie40 rung sind bekannt und umfassen im Allgemeinen eine Übergangsmetallverbindung auf einem inerten Träger. Insbesondere handelt es
sich dabei um die in den US-A-4,587,369; US-A-4,704,492 und
US-A-4,493,906 beschriebenen, auf die hier in vollem Umfang Bezug
genommen wird. Weitere geeignete Katalysatorsysteme auf Cu-Basis
45 werden von der Fa. Dow Chemical als KLP-Katalysator vertrieben.

PCT/EP99/03888

Die Addition von Cyanwasserstoff an 1,3-Butadien oder ein 1,3-Butadien-haltiges Kohlenwasserstoffgemisch, z. B. einen vorbehandelten, teilhydrierten C_4 -Schnitt, kann kontinuierlich, semikontinuierlich oder diskontinuierlich erfolgen.

Geeignete Reaktoren für die Umsetzung sind dem Fachmann bekannt und werden z. B. in Ullmanns Enzyklopädie der technischen Chemie, Bd. 1, 3. Aufl., 1951, S. 743 ff. und S. 769 ff. beschrieben. Vorzugsweise wird für ein kontinuierliches Verfahren eine Rühr10 kesselkaskade oder ein Rohrreaktor verwendet.

Erfolgt die Addition des Cyanwasserstoffs an 1,3-Butadien oder ein 1,3-Butadien-haltiges Kohlenwasserstoffgemisch semikontinuierlich oder diskontinuierlich, so wird für das erfindungsge-15 mäße Verfahren z. B. ein Autoklav verwendet, der gewünschtenfalls mit einer Rührvorrichtung und einer Innenauskleidung versehen sein kann.

Ein geeignetes semikontinuierliches Verfahren umfasst:

20

- a) Befüllen eines Reaktors mit 1,3-Butadien oder dem Kohlenwasserstoffgemisch, gegebenenfalls einem Teil des Cyanwasserstoffs und einem gegebenenfalls in situ erzeugten, erfindungsgemäßen Hydrocyanierungskatalysator sowie gegebenenfalls einem Lösungsmittel. Geeignete Lösungsmittel sind dabei die zuvor bei der Herstellung der erfindungsgemäßen Katalysatoren genannten, bevorzugt aromatischen Kohlenwasserstoffe, wie Toluol und Xylol, oder Tetrahydrofuran.
- 30 b) Umsetzung des Gemisches bei erhöhter Temperatur und erhöhtem Druck. Dabei liegt die Reaktionstemperatur im Allgemeinen in einem Bereich von etwa 0 bis 200°C, bevorzugt etwa 50 bis 150 °C. Der Druck liegt im Allgemeinen in einem Bereich von etwa 1 bis 200 bar, bevorzugt etwa 1 bis 100 bar, insbesondere 1 bis 50 bar, insbesondere bevorzugt 1 bis 20 bar. Dabei wird während der Reaktion Cyanwasserstoff nach Maßgabe seines Verbrauchs eingespeist.
- Gegebenenfalls Vervollständigung des Umsatzes durch Nachreagieren und anschließende Aufarbeitung. Zur Vervollständigung
 des Umsatzes kann sich an die Reaktionszeit eine Nachreaktionszeit von 0 Minuten bis etwa 5 Stunden, bevorzugt etwa
 1 Stunde bis 3,5 Stunden anschließen, in der kein Cyanwasserstoff mehr in den Autoklaven eingespeist wird. Die Temperatur
 wird in dieser Zeit im Wesentlichen konstant auf der zuvor
 eingestellten Reaktionstemperatur belassen. Die Aufarbeitung
 erfolgt nach gängigen Verfahren und umfasst die Abtrennung

des nicht umgesetzten 1,3-Butadiens und des nicht umgesetzten Cyanwasserstoffs, z.B. durch Waschen oder Extrahieren und die destillative Aufarbeitung des übrigen Reaktionsgemisches zur Abtrennung der Wertprodukte und Rückgewinnung des noch aktiven Katalysators.

Gemäß einer weiteren geeigneten Variante des erfindungsgemäßen Verfahrens erfolgt die Addition des Cyanwasserstoffs an das 1,3-Butadien-haltige Kohlenwasserstoffgemisch diskontinuierlich.

10 Dabei werden im Wesentlichen die bei dem semikontinuierlichen Verfahren beschriebenen Reaktionsbedingungen eingehalten, wobei in Schritt b) kein zusätzlicher Cyanwasserstoff eingespeist, sondern dieser komplett vorgelegt wird.

15 Bevorzugt erfolgt die Addition des Cyanwasserstoffs an 1,3-Butadien oder ein 1,3-Butadien-haltiges Kohlenwasserstoffgemisch kontinuierlich. Die Reaktionsführung erfolgt dabei im Allgemeinen so, dass im Wesentlichen keine größeren nicht umgesetzten Cyanwasserstoffmengen im Reaktor vorhanden sind. Geeignete Verfahren 20 zur kontinuierlichen Hydrocyanierung sind dem Fachmann bekannt. Dazu zählt z. B. ein Zulaufverfahren, bei dem 1,3-Butadien und Blausäure über getrennte Zuläufe nach Maßgabe ihres Verbrauchs einem Reaktor zugeführt werden. Der Katalysator kann dabei gemeinsam mit einem der Edukte oder über einen separaten Zulauf zu-25 geführt werden. Geeignete, vorzugsweise gut durchmischbare Reaktoren sind dem Fachmann ebenfalls bekannt. Dazu zählen z. B. Rührkessel, Kesselkaskaden und Rohrreaktoren, die gegebenenfalls mit einer Innenauskleidung versehen sind. Vorzugsweise erfolgt auch die Aufarbeitung der Reaktionsprodukte nach einem üblichen 30 kontinuierlichen Verfahren.

Im Allgemeinen beträgt das bei der Monoaddition von Cyanwasserstoff an 1,3-Butadien oder das 1,3-Butadien-haltige Kohlenwasserstoffgemisch unmittelbar nach Beendigung der Addition (kein nicht umgesetzter Cyanwasserstoff mehr vorhanden) erhaltene Mengenverhältnis von 3-Pentennitril zu 2-Methyl-3-butennitril mindestens 0,4:1. Vorteilhafterweise findet bei höheren Reaktionstemperaturen und/oder bei längeren Reaktionszeiten in Gegenwart der erfindungsgemäßen Katalysatoren zusätzlich eine Isomerisierung statt, wobei das erhaltene Mengenverhältnis von 3-Pentennitril zu 2-Methyl-3-butennitril dann im Allgemeinen etwa 2:1, bevorzugt 5:1, insbesondere 8:1, beträgt.

Allgemein lässt sich die Herstellung von Adipinsäuredinitril aus Butadien oder einem Butadien-haltigen Kohlenwasserstoffgemisch durch Addition von 2 Moläquivalenten Cyanwasserstoff in drei Schritte gliedern:

5

- 1. Herstellung von C5-Monoolefingemischen mit Nitrilfunktion.
- Isomerisierung des in diesen Gemischen enthaltenen 2-Methyl3-butennitrils zu 3-Pentennitril und Isomerisierung des so
 gebildeten und des in den Gemischen bereits aus Schritt 1
 enthaltenen 3-Pentennitrils zu verschiedenen n-Pentennitrilen. Dabei soll ein möglichst hoher Anteil an 3-Pentennitril
 bzw. 4-Pentennitril und ein möglichst geringer Anteil an konjugiertem und gegebenenfalls als Katalysatorgift wirksamen
 2-Pentennitril und 2-Methyl-2-butennitril gebildet werden.
 - 3. Herstellung von Adipinsäuredinitril durch Addition von Cyanwasserstoff an das in Schritt 2 gebildete 3-Pentennitril welches zuvor "in situ" zu 4-Pentennitril isomerisiert wird.

20

Vorteilhafterweise eignen sich die erfindungsgemäßen Katalysatoren auf Basis von Phosphonitliganden auch für die Stellungs- und Doppelbindungsisomerisierung in Schritt 2 und/oder die Zweitaddition von Cyanwasserstoff in Schritt 3.

25

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist daher ein Verfahren zur katalytischen Isomerisierung verzweigter aliphatischer Monoalkennitrile mit nichtkonjugierter C=C- und C≡N-Bindung zu linearen Monoalkennitrilen, das dadurch gekennzeichnet ist, dass die Isomerisierung in Gegenwart eines erfindungsgemäßen Katalysators erfolgt.

Geeignete verzweigte aliphatische Monoalkennitrile sind vorzugsweise acyclische, aliphatische, nichtkonjugierte 2-Alkyl-3-Mono35 alkennitrile und insbesondere 2-Methyl-3-butennitril. Vorzugsweise werden zur Isomerisierung Gemische monoolefinischer C5-Mononitrile eingesetzt, wie sie durch das zuvor beschriebene Verfahren zur katalytischen Hydrocyanierung von Butadien oder von 1,3Butadien-haltigen Kohlenwasserstoffgemischen erhältlich sind.
40 Vorteilhafterweise zeigen die erfindungsgemäßen Katalysatoren dabei eine gute Aktivität in Bezug auf die Bildung linearer Monoalkennitrile. Die Isomerisierung kann gewünschtenfalls in Gegenwart
eines üblichen Promotors, z. B. einer Lewis-Säure, wie AlCl3 oder
ZnCl2, erfolgen. Vorteilhafterweise ermöglichen die erfindungsge45 mäßen Katalysatoren im Allgemeinen eine Isomerisierung ohne Promotorzusatz. Dabei ist die Selektivität der erfindungsgemäßen Ka-

talysatoren bei der Isomerisierung ohne Promotorzusatz im Allge-

meinen höher als mit Promotorzusatz. Des Weiteren kann auf eine aufwendige Abtrennung des Promotors nach der Isomerisierung verzichtet werden. Somit ist prinzipiell nur ein Katalysatorkreislauf für Hydrocyanierung, Isomerisierung und gegebenenfalls eine Zweitaddition von Cyanwasserstoff erforderlich. Die Einsparung des Promotors und die prinzipiell mögliche Vereinfachung der Prozessführung ermöglichen im Allgemeinen eine Senkung der Kosten gegenüber bekannten Verfahren.

10 Die Temperatur bei der Isomerisierung liegt in einem Bereich von etwa 50 bis 160 °C, bevorzugt 70 bis 130 °C.

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Adipinsäuredinitril durch katalytische Hydrocyanie-15 rung von linearen monoolefinischen C5-Mononitrilen, das dadurch gekennzeichnet ist, dass die Hydrocyanierung in Gegenwart eines erfindungsgemäßen Katalysators erfolgt. Vorteilhafterweise setzt man zur Hydrocyanierung ein Gemisch monoolefinischer C5-Mononitrile ein, welches nach dem erfindungsgemäßen Verfahren zur kata-20 lytischen Hydrocyanierung von Butadien oder eines 1,3-Butadienhaltigen Kohlenwasserstoffgemisches erhältlich ist und welches qeqebenenfalls zusätzlich einer Aufarbeitung und/oder einer Isomerisierung nach den zuvor beschrieben erfindungsgemäßen Isomerisierungsverfahren unterzogen wurde. Nach einer geeigneten Ausfüh-25 rungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens erfolgt die Hydrocyanierung der monoolefinischen C5-Mononitrile in Gegewanrt eines Promotors, z. B. einer Lewis-Säure, wie AlCl3, ZnCl2, BF3, $B(C_6H_5)_3$, $SnCl_4$, $Sn(C_6H_5)_3OSO_2CF_3$ etc.

- 30 Nach einer geeigneten Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens zur Herstellung von Adipinsäuredinitril erfolgt die katalytische Hydrocyanierung von Butadien oder eines 1,3-Butadienhaltigen Kohlenwasserstoffgemisches (Schritt 1) und die Isomerisierung (Schritt 2) im Sinne einer Eintopfreaktion ohne Isolie35 rung der Hydrocyanierungsprodukte. Dabei können Hydrocyanierung und Isomerisierung z. B. in einem Reaktor erfolgen, wobei gegebenenfalls nach Beendigung der Cyanwasserstoffzugabe die Reaktionstemperatur erhöht wird. Hydrocyanierung und Isomerisierung können auch in separaten Reaktoren erfolgen, wobei z. B. nach Beendigung der Monoaddition von Cyanwasserstoff in einem ersten Reaktor das katalysatorhaltige Reaktionsgemisch ohne Isolierung und Aufarbeitung in einen zweiten Reaktor überführt und in diesem isomerisiert wird.
- 45 Nach einer weiteren geeigneten Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens erfolgen alle drei Schritte der Adipinsäuredinitrilherstellung, d. h. Herstellung monoolefinischer C_5 -Mononi-

trile, Isomerisierung und Zweitaddition von Cyanwasserstoff im Sinne einer Eintopfreaktion.

Gegenstand der Erfindung ist daher ein Verfahren zur Herstellung 5 von Adipinsäuredinitril, umfassend

- Herstellung eines Gemisches monoolefinischer C5-Mononitrile a) mit nichtkonjugierter C=C- und C≡N-Bindung durch katalytische Hydrocyanierung von Butadien oder eines 1,3-Butadienhaltigen Kohlenwasserstoffgemisches, 10
 - katalytische Isomerisierung des Gemisches aus a), b)
- katalytische Hydrocyanierung des isomerisierten Gemisches aus 15 b),

das dadurch gekennzeichnet ist, dass die Schritte a), b) und c) in Gegenwart wenigstens eines erfindungsgemäßen Katalysators und ohne Isolierung des/der Produkte(s) aus Schritt a) und/oder b) 20 erfolgen.

Die erfindungsgemäßen Katalysatoren lassen sich aus leicht zugängigen und zum Teil im Handel erhältlichen Vorstufen einfach und somit kostengünstig herstellen. Vorteilhafterweise zeigen sie 25 eine hohe Aktivität und eine gute Selektivität im Bezug auf die bei der Hydrocyanierung von 1,3-Butadien-haltigen Kohlenwasserstoffgemischen erhaltenen Monoadditionsprodukte bzw. Isomerisierungsprodukte. Im Allgemeinen weisen sie eine höhere Stabilität gegenüber Cyanwasserstoff als übliche Hydrocyanierungskatalysato-30 ren auf und können bei der Hydrocyanierung auch mit einem Überschuss an Cyanwasserstoff versetzt werden, ohne dass es zu einer merklichen Abscheidung von inaktiven Nickel(II)-Verbindungen, wie z. B. Nickel(II)-Cyanid, kommt. Im Gegensatz zu bekannten Hydrocyanierungskatalysatoren auf Basis nicht-komplexer Phosphin- und 35 Phosphitliganden eignen sich die erfindungsgemäßen Katalysatoren somit nicht nur für kontinuierliche Hydrocyanierungsverfahren, bei denen ein Cyanwasserstoffüberschuss im Reaktionsgemisch im Allgemeinen wirkungsvoll vermieden werden kann, sondern auch für semikontinuierliche Verfahren und Batch-Verfahren, bei denen im 40 Allgemeinen ein starker Cyanwasserstoffüberschuss vorliegt. Somit weisen die erfindungsgemäß eingesetzten Katalysatoren und die auf ihnen basierenden Verfahren zur Hydrocyanierung im Allgemeinen höhere Katalysatorrückführungsraten und längere Katalysatorstandzeiten auf als bekannte Verfahren. Dies ist neben einer besseren

45 Wirtschaftlichkeit auch unter ökologischen Aspekten vorteilhaft, da das aus dem aktiven Katalysator mit Cyanwasserstoff gebildete Nickelcyanid stark giftig ist und unter hohen Kosten aufgearbeitet oder entsorgt werden muss. Zudem ist bei der Herstellung der erfindungsgemäßen Katalysatoren im Allgemeinen kein oder ein geringerer Überschuss von Ligand gegenüber Metall der VIII. Nebengruppe erforderlich als bei herkömmlichen Katalysatoren.

5 Neben der Hydrocyanierung von 1,3-Butadien-haltigen Kohlenwasserstoffgemischen eignen sich die Katalysatoren der Formel I im Allgemeinen für alle gängigen Hydrocyanierungsverfahren. Dabei sei insbesondere die Hydrocyanierung von nichtaktivierten Olefinen,

10 z. B. von Styrol und 3-Pentennitril, genannt.

Die zuvor beschriebenen Katalysatoren, die chirale Phosphonitliganden der Formel I umfassen, eignen sich zur enantioselektiven Hydrocyanierung.

15

Die Erfindung wird anhand der folgenden, nicht einschränkenden Beispiele näher erläutert.

Beispiele

20

40

In den Beispielen 1 und 3 wurde der folgende Ligand I, in den Beispielen 2 und 4 der Ligand II eingesetzt:

Beispiel 1 (erfindungsgemäß): Semikontinuierliche Hydrocyanierung von 1,3-Butadien

In einem Glasautoklaven werden unter Argon bei Raumtemperatur 0,41 g (1,5 mmol) Bis(1,5-cyclooctadien)nickel(0), 2,14 g Ligand I und 10 ml Toluol vorgelegt und 10 Minuten gerührt, wobei sich der Reaktionsansatz rot-braun färbt. Danach wird eine Mi-

45 schung aus 7,9 g (146 mmol) 1,3-Butadien und 40 g Toluol zugegeben. Der Glasautoklav wird fest verschlossen und die Reaktionsmischung auf 70 °C erhitzt, wobei sich ein Anfangsdruck von 1,2 bar

PCT/EP99/03888

23

einstellt. Über einen Zeitraum von 90 Minuten wird eine Mischung aus 3,2 g (118 mmol) frisch destillierter Blausäure in 40 g Toluol kontinuierlich zudosiert. Danach ist der Druck auf 0,5 bar gefallen. Anschließend lässt man zum Vervollständigen der Reak-5 tion noch 120 Minuten bei etwa 70 °C nachreagieren. Zum Nachspülen des Reaktionsaustrages wird Toluol verwendet. Der Verlauf der Reaktion wird über Druck- und Temperaturmessung verfolgt.

Bei einer anschließenden Cyanid-Bestimmung nach Volhard wird ein 10 Cyanwasserstoffumsatz von mehr als 99 % ermittelt.

GC-Analytik (Säule: 30 m Stabil-Wachs, Temperaturprogramm: 5 Minuten isotherm bei 50 °C, danach Aufheizen mit einer Geschwindigkeit von 5 °C/min auf 240 °C, Gaschromatograph: Hewlett Packard HP 15 5890) mit internem Standard (Benzonitril): 99,4 % 3-Pentennitril, 4-Pentennitril und 2-Methyl-3-butennitril, bezogen auf eingesetzten Cyanwasserstoff.

Verhältnis 3-Pentennitril: 2-Methyl-3-butennitril = 0,41:1

20

Wie das folgende Beispiel 2 belegt, wird das Verhältnis von 3-Pentennitril zu 2-Methyl-3-butennitril durch eine Verlängerung der Reaktionszeit über das Ende der Cyanwasserstoffzugabe hinaus zugunsten von 3-Pentennitril verschoben. Der Zusatz eines Promo-25 tors ist nicht erforderlich.

Beispiel 2 (erfindungsgemäß): Semikontinuierliche Hydrocyanierung von 1,3-Butadien mit Isomerisierung

30

In einem Glasautoklaven werden unter Argonatmosphäre bei Raumtemperatur 0,41 g (1,5 mmol) Bis(1,5-cyclooctadien)nickel(0), 2,9 g Ligand II und 10 g Toluol vorgelegt und 10 Minuten gerührt, wobei sich der Reaktionsansatz rot-braun färbt. Danach wird eine Mi-35 schung aus 8,1 g (150 mmol) 1,3-Butadien und 40 g Toluol zugegeben. Der Glasautoklav wird fest verschlossen und die Reaktionsmischung auf 90 °C temperiert. Über einen Zeitraum von 90 Minuten wird eine Mischung aus 4,0 g frisch destillierter Blausäure in 40 g Toluol kontinuierlich zudosiert. Nach Zulaufende wird die 40 Temperatur auf 110 °C erhöht. Der Verlauf der Isomerisierung (Verhältnis von 3-Pentennitril zu 2-Methyl-3-butennitril) wird in regelmäßigen Abständen (0, 3, 6, 22 h) mittels GC-Analytik, wie in Beispiel 1 beschrieben, untersucht. Die Ergebnisse sind in Tabelle 1 wiedergegeben.

Tabelle 1:

	Zeit nach Zulaufende	Verhältnis 3-Pentennitril : 2-Methyl-3-bu- tennitril
5	0	0,27:1
	3	1,94:1
	6	4,75:1
	22	8,25:1

10 Da aufgrund der Entnahme der Proben für die Gaschromatographie eine exakte Ausbeutebestimmung nicht möglich war, wurde der gleiche Ansatz ohne Probenentnahme erneut durchgeführt. Eine Nachreaktionszeit erfolgte nicht.

15 Ausbeute: 99,6 % Verhältnis 3-Pentennitril: 2-Methyl-3-butennitril = 0,22:1 (Ausbeutebestimmung: siehe Beispiel 1)

Beispiel 3 (erfindungsgemäß):

20 Isomerisierung von 2-Methyl-3-butennitril zu 3-Pentennitril

Unter Argonatmosphäre werden 0,72 g Ligand I, 15 ml Toluol und 0,14 g (0,5 mmol) Bis(1,5-cyclooctadien)nickel(0) vorgelegt und bei Raumtemperatur 45 Minuten gerührt. Dabei fällt aus der zu-25 nächst homogenen Lösung der sich bildende Katalysatorkomplex aus. Die flüchtigen Bestandteile werden im Hochvakuum entfernt. Der verbleibende Feststoff wird mit 40,5 g (500 mmol) 2-Methyl-3-butennitril versetzt. Die Lösung wird auf 110 °C erwärmt. Der Reaktionsverlauf wird in regelmäßigen Abständen mittels eines Gas-30 chromatographen untersucht. Das Produktverhältnis nach 300 Minuten Reaktionszeit ist in Tabelle 2 angegeben. Alle dort verzeichneten Produkte und Nebenprodukte wurden zuvor mittels Gaschromatographie, GC-MS, GC-MS-IR sowie mittels NMR zugeordnet. Alle Werte sind in GC-Flächenprozent angegeben. 35

Einwaage Probe: 1,0160 g

Einwaage Standard: 1,4416 g

Tabelle 2: Produktverhältnis nach 300 Minuten Reaktionsdauer

	Verbindung	Anteil [GC-Flächen-%]
5	trans-2-Methyl-2-butennitril	0,98
د	2-Methyl-3-butennitril	7,41
	trans-2-Pentennitril	0
	cis-2-Methyl-2-butennitril	0,21
	4-Pentennitril	0,33
	trans-3-Pentennitril	43,10
10	cis-3-Pentennitril	1,32
10	Methylglutarnitril	0,14
	Benzonitril (Standard)	45,55

Umsatz: 71,65 %

15 Selektivität: > 99 % (Anmerkung: Bereits das Einsatzmaterial enthält ca. 1 % cis- und trans-2-Methyl-2-butennitril)

Wie Beispiel 3 belegt, ist mit den erfindungsgemäßen Katalysatoren eine Isomerisierung auch ohne Promotorzusatz möglich.

20
Beispiel 4 (erfindungsgemäß):
Isomerisierung von 2-Methyl-3-butennitril zu 3-Pentennitril

Unter Argonatmosphäre werden 0,39 g Ligand II, 8 ml Toluol und 0,07 g (0,25 mmol) Bis(1,5-cyclooctadien)nickel(0) vorgelegt und bei Raumtemperatur 30 Minuten gerührt. Dabei fällt aus der zunächst roten homogenen Lösung ein Teil des sich bildenden Katalysatorkomplexes aus. Die flüchtigen Bestandteile werden im Hochvakuum entfernt. Der verbleibende Feststoff wird mit 20,2 g (250 mmol) 2-Methyl-3-butennitril versetzt. Die Lösung wird auf 125 °C erwärmt. Der Reaktionsverlauf wird in regelmäßigen Abständen mittels eines Gaschromatographen untersucht. Das Produktverhältnis nach 300 Minuten Reaktionszeit ist in Tabelle 3 angegeben. Alle dort verzeichneten Produkte und Nebenprodukte wurden zuvor mittels Gaschromatographie, GC-MS, GC-MS-IR sowie mittels NMR zugeordnet. Alle Werte sind in GC-Flächenprozent angegeben.

Einwaage Probe: 1,2109 g Einwaage Standard: 1,00262 g

Tabelle 3: Produktverhältnis nach 300 Minuten Reaktionsdauer

	Verbindung	Anteil [GC-Flächen-%]
5	trans-2-Methyl-2-butennitril	3,87
١	2-Methyl-3-butennitril	2,16
İ	trans-2-Pentennitril	0,36
	cis-2-Methyl-2-butennitril	1,43
	4-Pentennitril	1,31
1	trans-3-Pentennitril	38,20
10	cis-3-Pentennitril	3,60
10	Methylglutarnitril	0
	Benzonitril (Standard)	47,95

Umsatz 95,74 %

Patentansprüche

 Katalysator, umfassend einen Komplex eines Metalls der VIII.
 Nebengruppe, mit einem zweizähnigen Phosphonitliganden der allgemeinen Formel I

10
$$\begin{array}{c} R^{1} \\ | \\ O-P-OR^{2} \\ | \\ | \\ R^{1} \\ | \end{array}$$

worin

15

40

für eine C2- bis C2-Alkylenbrücke steht, die eine, zwei Α oder drei Doppelbindungen und/oder einen, zwei oder drei Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Cycloal-20 kyl und Aryl, aufweisen kann, wobei der Arylsubstituent zusätzlich einen, zwei oder drei Substituenten, die ausqewählt sind unter Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Alkoxycarbonyl oder Cyano, tragen kann, und/ oder die C2- bis C7-Alkylenbrücke durch ein, zwei oder 25 drei nicht benachbarte, gegebenenfalls substituierte Heteroatome unterbrochen sein kann, und/oder die C_2 - bis C7-Alkylenbrücke ein-, zwei- oder dreifach mit Aryl und/ oder Hetaryl anelliert sein kann, wobei die anellierten Aryl- und Hetarylgruppen je einen, zwei oder drei Substi-30 tuenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Cycloalkyl, Aryl, Alkoxy, Cycloalkoxy, Aryloxy, Acyl, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Cyano, Carboxyl, Alkoxycarbonyl oder NE1E2, tragen können, wobei E1 und E2 gleich oder verschieden sein können und für Alkyl, Cycloalkyl oder Aryl 35 stehen,

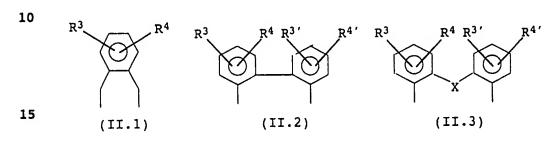
- R¹ und R¹' unabhängig voneinander für Alkyl, Cycloalkyl, Aryl oder Hetaryl stehen, welche je einen, zwei oder drei Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Cycloalkyl und Aryl, tragen können,
- R² und R²' unabhängig voneinander für Alkyl, Cycloalkyl, Aryl oder Hetaryl stehen, wobei die Aryl- und Hetarylgruppen je einen, zwei oder drei Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Cycloalkyl, Aryl, Alkoxy, Cycloalkoxy, Aryloxy, Acyl, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Cyano,

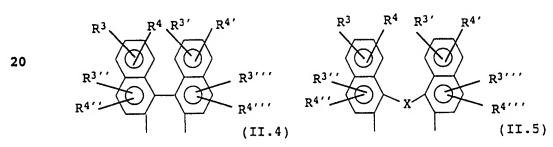
WO 99/64155 PCT/EP99/03888

28

Carboxyl, Alkoxycarbonyl oder NE^1E^2 , tragen können, wobei E^1 und E^2 die zuvor angegebenen Bedeutungen besitzen können,

- 5 oder Salze und Mischungen davon.
 - 2. Katalysator nach Anspruch 1, wobei A für einen Rest der Formeln II.1 bis II.5





steht, worin

25

30

35

X für O, S, NR⁵ steht, wobei
R⁵ für Alkyl, Cycloalkyl oder Aryl steht,

oder X für eine C₁- bis C₃-Alkylenbrücke steht, die eine Doppelbindung und/oder einen Alkyl-, Cycloalkyl- oder Arylsubstituenten aufweisen kann, wobei der Arylsubstituent einen, zwei oder drei Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Alkoxycarbonyl oder Cyano, tragen kann,

oder X für eine C_2 - bis C_3 -Alkylenbrücke steht, die durch O, S oder NR^5 unterbrochen ist,

R³, R³'', R³''', R⁴, R⁴'' und R⁴''' unabhängig voneinander für Wasserstoff, Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Alkoxycarbonyl oder Cyano stehen.

45

- 3. Katalysator nach einem der Ansprüche 1 oder 2, wobei \mathbb{R}^1 und \mathbb{R}^1 ' unabhängig voneinander für Alkyl oder Aryl, bevorzugt Phenyl, 1-Naphthyl oder 2-Naphthyl, stehen.
- 5 4. Katalysator nach einem der vorhergehenden Ansprüche, wobei R² und R² unabhängig voneinander für Phenylsubstituenten stehen, die gegebenenfalls einen oder zwei Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Alkoxy, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Cyano, Alkoxycarbonyl oder Carboxyl, tragen können.

Katalysator nach einem der Ansprüche 1 bis 4, wobei der Phosphonitligand der Formel I ausgewählt ist unter Liganden der Formeln Ia bis Ic

wobei in der Formel Ia die Substituenten R³, R⁴, R⁷ und R⁸ die folgenden Bedeutungen besitzen:

R ³	R ⁴	R ⁷	R ⁸
н	Н	Н	H
tertButyl	Methyl	Н	Н
tertButyl	Methoxy	Н	H
Н	Н	Methyl	н
Н	Н	Ethyl	н
Н	Н	Isopropyl	н
Н	H	tertButyl	H
H	Cl	H	H
Н	CF ₃	Н	Н
Н	Н	Methyl	Methoxy

in der Formel Ib die Substituenten \mathbb{R}^4 , \mathbb{R}^7 , \mathbb{R}^8 und \mathbb{R}^9 die folgenden Bedeutungen besitzen:

R ⁴	R ⁷	R ⁸	R ⁹
н	Н	H	н
Cl	Н	H	Н
Methoxy	Н	H	н
H	Н	H	Phenyl
Н	Methyl	Н	Н
H	Methyl	Methoxy	Н
H	Methyl	Methoxy	Phenyl

in der Formel Ic die Substituenten ${\bf R}^7$ und ${\bf R}^8$ die folgenden Bedeutungen besitzen:

	R ⁷	R ₈
5	Н	Н
	Methyl	Н
	Ethyl	Н
	Isopropyl	Н
	tertButyl	Н
10	Methyl	Methoxy
	i-Propyl	Н
	i-Propyl	Methoxy
	Н	Cl
15	Н	CF ₃

- 6. Katalysator nach einem der vorhergehenden Ansprüche, der zusätzlich wenigstens einen weiteren Liganden, ausgewählt unter Cyanid, Halogeniden, Aminen, Carboxylaten, Acetylaceton, Aryl- oder Alkylsulfonaten, Hydrid, CO, Olefinen, Dienen, Cycloolefinen, Nitrilen, N-haltigen Heterocyclen, Aromaten und Heteroaromaten, Ethern, PF3 sowie ein-, zwei- und mehrzähnigen Phosphin-, Phosphinit- und Phosphitliganden aufweist.
 - 7. Katalysator nach einem der vorhergehenden Ansprüche, wobei es sich bei dem Metall der VIII. Nebengruppe um Kobalt, Rhodium, Ruthenium, Palladium oder Nickel handelt.
- 30 8. Phosphonitliganden der allgemeinen Formel I

35
$$\begin{array}{c}
R^{1} \\
O-P-OR^{2} \\
\\
N^{1}
\end{array}$$

$$\begin{array}{c}
R^{1} \\
\\
O-P-OR^{2}
\end{array}$$

40

45

wie in einem der Ansprüche 1 bis 5 definiert, worin

R² und R² unabhängig voneinander für Alkyl, Cycloalkyl, Aryl oder Hetaryl stehen, wobei die Aryl- und Hetarylgruppen je einen oder zwei Substituenten, die ausgewählt sind unter Alkyl, Cycloalkyl, Aryl, Alkoxy, Cycloalkoxy, Aryloxy, Acyl, Halogen, Trifluormethyl, Nitro, Cyano, Carbo-

PCT/EP99/03888

32

xyl, Alkoxycarbonyl oder NE^1E^2 , tragen können, wobei E^1 und E^2 gleich oder verschieden sein können und für Alkyl, Cycloalkyl oder Aryl stehen.

- 5 9. Verfahren zur Herstellung von Gemischen monoolefinischer C5-Mononitrile mit nichtkonjugierter C=C- und C≡N-Bindung durch katalytische Hydrocyanierung von Butadien oder eines 1,3-Butadien-haltigen Kohlenwasserstoffgemisches, dadurch gekennzeichnet, dass die Hydrocyanierung in Gegenwart eines Katalysators nach einem der Ansprüche 1 bis 7 erfolgt.
- 10. Verfahren zur katalytischen Isomerisierung verzweigter aliphatischer Monoalkennitrile mit nichtkonjugierter C=C- und C≡N-Bindung zu linearen Monoalkennitrilen, dadurch gekennzeichnet, dass die Isomerisierung in Gegenwart eines Katalysators nach einem der Ansprüche 1 bis 7 erfolgt.
- Verfahren zur Herstellung von Adipinsäuredinitril durch katalytische Hydrocyanierung von linearen monoolefinischen C5-Mononitrilen, dadurch gekennzeichnet, dass die Hydrocyanierung in Gegenwart eines Katalysators nach einem der Ansprüche 1 bis 7 erfolgt.
- 12. Verfahren zur Herstellung von Adipinsäuredinitril, umfassend 25
 - a) Herstellung eines Gemisches monoolefinischer C_5 -Mononitrile mit nichtkonjugierter C=C- und C \equiv N-Bindung durch katalytische Hydrocyanierung von Butadien oder eines 1,3-Butadien-haltigen Kohlenwasserstoffgemisches,
- 30
 b) katalytische Isomerisierung des Gemisches aus a),
 - c) katalytische Hydrocyanierung des isomerisierten Gemisches aus b),
- dadurch gekennzeichnet, dass die Schritte a), b) und c) in Gegenwart wenigstens eines Katalysators nach einem der Ansprüche 1 bis 7 und ohne Isolierung des/der Produkte(s) aus Schritt a) und/oder b) erfolgen.
- 13. Verwendung von Katalysatoren nach einem der Ansprüche 1 bis 7 zur Hydrocyanierung und/oder Stellungs- und Doppelbindungs- isomerisierung von Olefinen.

WO 99/64155

Patent family members are listed in annex.

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER IPC 6 B01J31/18 C07C253/10 C07F9/48

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

B01J C07C C07F IPC 6

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

C. DOCUM	ENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT	
Category '	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
P,X	WO 98 43935 A (URATA HISAO ;WADA YASUHIRO (JP); MITSUBISHI CHEM CORP (JP)) 8 October 1998 (1998-10-08) page 33 -page 43 abstract	1-5,8
P,X	DE 197 40 180 A (BASF AG) 18 March 1999 (1999-03-18) claims 1.6	1-9,13
Υ		10-12
A	DE 195 23 335 A (MITSUBISHI CHEM CORP) 4 January 1996 (1996-01-04) claims 1,6 page 16, line 1 -page 18, line 45	
	-/	

Special categories of cited documents : "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance	"T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention		
"E" earlier document but published on or after the international filing date "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or	"X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone		
which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified) "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means "P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed	"Y" document of particular relevance: the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art. "&" document member of the same patent lamily		
Date of the actual completion of the international search 20 September 1999	Date of mailing of the international search report 29/09/1999		
Name and mailing address of the ISA European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL – 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016	Authorized officer Thion, M		

X

X

Special categories of cited documents:

Further documents are listed in the continuation of box C.

		PUI/EP 99,	/ 03888
	ation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
ategory '	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages		Relevant to claim No.
Y	WO 96 33969 A (RHONE POULENC CHIMIE) 31 October 1996 (1996-10-31) claims 1,4,15		11,12
Υ	WO 97 36856 A (DU PONT ;HERRON NORMAN (US); DRULINER JOE DOUGLAS (US)) 9 October 1997 (1997-10-09) claim 1		10
A	WO 96 22968 A (DU PONT) 1 August 1996 (1996-08-01) claims 1,2		
Α	EP 0 312 659 A (SUN REFINING & MARKETING) 26 April 1989 (1989-04-26)		

Φ
0.
➤
\$
=
Æ
ABLE
Ш
\aleph
님

	tent document I in search report		Publication date		Patent family member(s)	Publication date
WO	9843935	Α	08-10-1998	AU	6518398 A	22-10-1998
DE	19740180	 А	18-03-1999	AU	9538598 <i>A</i>	
				WO	9913983 <i>F</i>	25-03-1999
DE	19523335	 A	04-01-1996	JP	8073389 A	
				SG	32381 <i>A</i>	
				US	5600032 <i>F</i>	
				US	5712403 /	27-01-1998
WO	9633969	Α	31-10-1996	BR	9508117	12-08-1997
WO	9736856	Α	09-10-1997	EP	0891324 <i>F</i>	20-01-1999
WO	9622968	A	01-08-1996	US	5821378 <i>F</i>	13-10-1998
				BR	9606718 A	13-01-1998
				CA	2208040 A	01-08-1996
				CN	1169143 /	
				EΡ	0804412	05-11-1997
				EP	0911339 /	28-04-1999
				JP	10512879	08-12-1998
				US	5696280 /	09-12-1997
EP	0312659	Α	26-04-1989	JP	1102039 /	19-04-1989

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES IPK 6 B01J31/18 C07C253/10 C07F9/48

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole) $IPK \ 6 \ B01J \ C07C \ C07F$

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

Kategorie	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
P,X	WO 98 43935 A (URATA HISAO ;WADA YASUHIRO (JP); MITSUBISHI CHEM CORP (JP)) 8. Oktober 1998 (1998-10-08) Seite 33 -Seite 43 Zusammenfassung	1-5,8
P,X Y	DE 197 40 180 A (BASF AG) 18. März 1999 (1999-03-18) Ansprüche 1,6	1-9,13 10-12
Α	DE 195 23 335 A (MITSUBISHI CHEM CORP) 4. Januar 1996 (1996-01-04) Ansprüche 1,6 Seite 16, Zeile 1 -Seite 18, Zeile 45/	

Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen	X Siehe Anhang Patentfamille
*Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen : "A" Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist "E" älteres Dokument. das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist "L" Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt) "O" Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht "P" Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach	 "T" Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erlindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist "X" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erlindung kann altein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erlinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden "Y" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erlindung kann nicht als auf erlinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategone in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist "&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist
dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist Datum des Abschlusses der internationalen Recherche	Absendedatum des internationalen Recherchenberichts
20. September 1999	29/09/1999
Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde	Bevollmächtigter Bediensteter
Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentiaan 2 NL – 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nt, Fax: (+31-70) 340-3016	Thion, M

	ung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN	
ategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
	WO 96 33969 A (RHONE POULENC CHIMIE) 31. Oktober 1996 (1996-10-31) Ansprüche 1,4,15	11,12
	WO 97 36856 A (DU PONT ;HERRON NORMAN (US); DRULINER JOE DOUGLAS (US)) 9. Oktober 1997 (1997-10-09) Anspruch 1	10
1	WO 96 22968 A (DU PONT) 1. August 1996 (1996-08-01) Ansprüche 1,2	
1	EP 0 312 659 A (SUN REFINING & MARKETING) 26. April 1989 (1989-04-26)	
	-	

Angaben zu Veröffentlic. en. die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen Pur/EP 99/03888

	cherchenbericht es Patentdokum		Datum der Veröffentlichung		glied(er) der atentfamilie		Datum der Veröffentlichung
WO 9	9843935	Α	08-10-1998	AU	6518398	Α	22-10-1998
DE 1	19740180	A	18-03-1999	AU WO	9538598 9913983		05-04-1999 25-03-1999
DE 1	19523335	A	04-01-1996	JP SG US US	8073389 32381 5600032 5712403	A A	19-03-1996 13-08-1996 04-02-1997 27-01-1998
WO S	9633969	Α	31-10-1996	BR	9508117	Α	12-08-1997
WO S	9736856	Α	09-10-1997	EP	0891324	Α	20-01-1999
WO S	9622968	A	01-08-1996	US BR CA CN EP EP JP US	5821378 9606718 2208040 1169143 0804412 0911339 10512879 5696280	A A A A T	13-10-1998 13-01-1998 01-08-1996 31-12-1997 05-11-1997 28-04-1999 08-12-1998 09-12-1997
===: EP (0312659	 А	 26-04-1989	 JP	1102039	Α	19-04-1989